

Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/JP05/003449

International filing date: 02 March 2005 (02.03.2005)

Document type: Certified copy of priority document

Document details: Country/Office: JP
Number: 2004-057604
Filing date: 02 March 2004 (02.03.2004)

Date of receipt at the International Bureau: 28 April 2005 (28.04.2005)

Remark: Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in compliance with Rule 17.1(a) or (b)



World Intellectual Property Organization (WIPO) - Geneva, Switzerland
Organisation Mondiale de la Propriété Intellectuelle (OMPI) - Genève, Suisse

日本国特許庁
JAPAN PATENT OFFICE

07.3.2005

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されて
いる事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed
with this Office.

出願年月日
Date of Application: 2004年 3月 2日

出願番号
Application Number: 特願2004-057604

パリ条約による外国への出願
に用いる優先権の主張の基礎
となる出願の国コードと出願
番号
The country code and number
of your priority application,
to be used for filing abroad
under the Paris Convention, is

J P 2004-057604

出願人
Applicant(s): 中国電力株式会社
三菱重工業株式会社

2005年 4月14日

特許庁長官
Commissioner,
Japan Patent Office

小川

洋

【書類名】 特許願
【整理番号】 CD030662
【提出日】 平成16年 3月 2日
【あて先】 特許庁長官殿
【発明者】
 【住所又は居所】 広島県広島市中区小町4番33号 中国電力株式会社内
 【氏名】 平野 義男
【発明者】
 【住所又は居所】 広島県広島市中区小町4番33号 中国電力株式会社内
 【氏名】 引野 健治
【発明者】
 【住所又は居所】 広島県広島市中区小町4番33号 中国電力株式会社内
 【氏名】 角谷 貢
【発明者】
 【住所又は居所】 広島県広島市西区観音新町四丁目6番22号 三菱重工業株式会社 広島研究所内
 【氏名】 清木 義夫
【発明者】
 【住所又は居所】 長崎県長崎市飽の浦町1番1号 三菱重工業株式会社 長崎造船所内
 【氏名】 常岡 晋
【特許出願人】
 【識別番号】 000211307
 【氏名又は名称】 中国電力株式会社
【特許出願人】
 【識別番号】 000006208
 【氏名又は名称】 三菱重工業株式会社
【代理人】
 【識別番号】 110000176
 【氏名又は名称】 一色国際特許業務法人
 【代表者】 一色 健輔
【手数料の表示】
 【予納台帳番号】 211868
 【納付金額】 21,000円
【提出物件の目録】
 【物件名】 特許請求の範囲 1
 【物件名】 明細書 1
 【物件名】 図面 1
 【物件名】 要約書 1

【書類名】特許請求の範囲**【請求項 1】**

LNG焚きボイラから排出される排ガスを冷却媒体に流通させて、二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより前記排ガスに有害ガス成分として含まれる窒素酸化物を凝縮または固化させて前記排ガスから分離する第1のプロセスと、

前記排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離する第2のプロセスと、
を含むことを特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 2】

請求項1に記載の排ガスの処理方法において、

前記第1のプロセスにより固化された前記二酸化窒素を固液分離装置に導くことにより、前記二酸化窒素に混在する前記冷却媒体を分離するプロセスを含むこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 3】

請求項2に記載の排ガスの処理方法において、

前記固液分離装置により分離された液体を、前記冷却媒体は気化させるが前記有害ガス成分は気化させない温度に昇温することにより前記冷却媒体を分離するプロセスを含むこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 4】

請求項3に記載の排ガスの処理方法において、

前記液体から分離される前記冷却媒体を、前記排ガスを流通させる前記冷却媒体として循環させるプロセスを含むこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 5】

請求項1～4のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、

前記冷却媒体は、ジメチルエーテル、メタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼンのいずれかを含むことを特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 6】

請求項1～5のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、

前記第1のプロセスは、前記排ガスに含まれる水分を前記排ガスから分離するプロセスを含むこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 7】

請求項1～6のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、

前記第2のプロセスは、固化させた二酸化炭素（ドライアイス）をさらに液化させるプロセスを含むこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 8】

請求項1～7のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、

前記第1のプロセスの前に、前記排ガスを室温程度に冷却した後に水と熱交換されることにより前記排ガスに含まれる水分、有害ガス成分を除去する前プロセスを行うこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 9】

請求項1～8のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、

LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱により、前記第1または第2のプロセスのうちの少なくともいずれかのプロセスにおける前記排ガスもしくは前記冷却媒体の冷却を行うこと、を特徴とする排ガスの処理方法。

【請求項 10】

LNG焚きボイラから排出される排ガスを冷却媒体に流通させて二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより前記排ガスに有害ガス成分として含まれる窒素酸化物を凝縮または固化させて前記排ガスから分離するプロセスを行う第1の装置と、

前記排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離するプロセスを行う第2の装置と、を含むことを特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項11】

請求項10に記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記第1の装置により固化された前記二酸化窒素を固液分離装置に導くことにより、前記二酸化窒素に混在する前記冷却媒体を分離する装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項12】

請求項11に記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記固液分離装置により分離された液体を、前記冷却媒体は気化させるが前記有害ガス成分は気化させない温度に昇温することにより前記冷却媒体を分離する装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項13】

請求項12に記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記液体から分離される前記冷却媒体を、前記排ガスを流通させる前記冷却媒体として循環させる装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項14】

請求項10～13のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記冷却媒体は、ジメチルエーテル、メタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼンのいずれかを含むことを特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項15】

請求項10～14のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記第1の装置は、前記排ガスに含まれる水分を前記排ガスから分離する装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項16】

請求項10～15のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記第2の装置は、固化させた二酸化炭素（ドライアイス）をさらに液化させる装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項17】

請求項10～16のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、

前記第1の装置により行われるプロセスの前に、前記排ガスを室温程度に冷却した後に水と熱交換させることにより前記排ガスに含まれる水分、有害ガス成分を除去する前プロセスを行う装置を含むこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【請求項18】

請求項10～17のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、

LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱により、前記第1または第2の装置のうちの少なくともいずれかの装置における前記排ガスもしくは前記冷却媒体の冷却を行うこと、を特徴とする排ガスの処理システム。

【書類名】明細書

【発明の名称】排ガスの処理方法及びシステム

【技術分野】

【0001】

この発明は、排ガスの処理方法及びシステムに関し、特に、LNG焚きボイラ等から排出される排ガスに含まれる有害ガス成分を効率よく除去し、かつ、二酸化炭素を効率よく回収する技術に関する。

【背景技術】

【0002】

発電所や化学プラント等における、LNG焚きボイラ等から排出される排ガス中に含まれる窒素酸化物は、例えば、脱硝触媒による脱硝処理装置等を用いて分離・除去されている。また、より効率の高い有害ガス成分の分離・除去方法として、活性炭を用いる、いわゆる物理吸着法が知られている。

【0003】

他方、昨今では大気中の二酸化炭素量が増加し、温室効果と呼ばれている大気温度の上昇との関係が問題となってきた。二酸化炭素発生量の増加の原因是、化石燃料の燃焼により生ずるもののが大半である。このため、発電所や化学プラント等においては、環境面から排ガス中に含まれる二酸化炭素をなるべく大気中に排出させないようにすることが求められている。

【特許文献1】特開2000-317302号公報

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

【0004】

このように、LNG焚きボイラ等から排出される排ガスの処理に関しては、窒素酸化物等の有害ガス成分を効率よく除去するとともに、二酸化炭素についても効率よく回収する必要があり、有害ガス成分の除去と二酸化炭素の回収とを一連の処理として効率よく連続的に行うための仕組みが必要とされている。

【0005】

この発明はこのような背景に鑑みてなされたもので、LNG焚きボイラから排出される排ガスから、有害ガス成分を効率よく除去し、かつ、二酸化炭素を効率よく回収することができる排ガスの処理方法及びシステムを提供することを目的とする。

【課題を解決するための手段】

【0006】

上記目的を達成するための本発明の請求項1に記載の発明は、LNG焚きボイラから排出される排ガスを冷却媒体に流通させて、二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素及を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより前記排ガスに有害ガス成分として含まれる窒素酸化物を凝縮または固化させて前記排ガスから分離する第1のプロセスと、前記排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離する第2のプロセスと、を含むこととする。

【0007】

二酸化炭素は-78.5℃以下で気相から固相に直接凝固してドライアイスとなる。従って、二酸化炭素を固化させてしまわないようにするためには、第1の温度は-78.5℃よりも高い温度である。また、第2の温度は二酸化炭素を固化させる温度、すなわち、-78.5℃よりも低い温度である。

【0008】

本発明によれば、LNG焚きボイラから排出される排ガスを二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより窒素酸化物を凝縮または固化させて分離した後、さらに排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却して排ガス中の二酸化炭素を固化させて排ガスから分離するようにしている。このため、

第1のプロセスでは、排ガスに含まれる二酸化炭素については分離されず、排ガスに二酸化炭素が残留することとなり、第2のプロセスにおいて確実に二酸化炭素を回収することができる。また、窒素酸化物等の有害ガス成分を含んだ排ガスについて、有害ガス成分及び二酸化炭素を効率よく回収することができる。

【0009】

請求項2に記載の発明は、請求項1に記載の排ガスの処理方法において、前記第1のプロセスにより固化された前記二酸化窒素を固液分離装置に導くことにより、前記二酸化窒素に混在する前記冷却媒体を分離するプロセスを含むこととする。

これにより前記有害ガス成分とこれに混在する前記冷却媒体とを分離することができる。

【0010】

請求項3に記載の発明は、請求項2に記載の排ガスの処理方法において、前記固液分離装置により分離された液体を、前記冷却媒体は気化させるが前記有害ガス成分は気化させない温度に昇温することにより前記冷却媒体を分離するプロセスを含むこととする。

この発明によれば、前記冷却媒体を効率よく回収することが可能となり、冷却媒体が有效地に利用されることとなる。

【0011】

請求項4に記載の発明は、請求項3に記載の排ガスの処理方法において、前記液体から分離される前記冷却媒体を、前記排ガスを流通させる前記冷却媒体として循環させるプロセスを含むこととする。

このように冷却媒体を循環させて用いることで、冷却媒体が有效地に利用されることとなる。

【0012】

請求項5に記載の発明は、請求項1～4のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、前記冷却媒体は、ジメチルエーテル、メタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼンのいずれかを含むこととする。

上記第1のプロセスにおいて、上記冷却媒体には、凝縮又は固化した有害ガス成分から冷却媒体を分離するためには、有害ガス成分を凝縮又は固化させる温度においても冷却媒体自身が固化してしまわない性質であることが要求される。また、冷却媒体によって効率よく有害ガス成分を凝縮または固化させるべく、冷却媒体としては、有害ガス成分を吸収しやすい性質であることが求められる。さらに、排ガスに含まれる二酸化炭素を効率よく上記第2のプロセスで回収するために、上記冷却媒体は、二酸化炭素を吸収しにくい性質であることも必要である。ジメチルエーテル、メタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼンは、いずれもこのような条件を満たしている。

【0013】

請求項6に記載の発明は、請求項1～5のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、前記第1のプロセスは、前記排ガスに含まれる水分を前記排ガスから分離するプロセスを含むこととする。

このように第1のプロセスにおいて排ガスに含まれる水分が分離されることで、第2のプロセスにおいて二酸化炭素を効率よく回収することができる。

【0014】

請求項7に記載の発明は、請求項1～6のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、前記第2のプロセスは、固化させた二酸化炭素（ドライアイス）をさらに液化させるプロセスを含むこととする。

このように二酸化炭素（ドライアイス）を液化することで、二酸化炭素の貯留性や運搬性が向上し、二酸化炭素の取扱い性を向上させることができる。

【0015】

請求項8に記載の発明は、請求項1～7のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、前記第1のプロセスの前に、前記排ガスを室温程度に冷却した後に水と熱交換させることにより前記排ガスに含まれる水分、有害ガス成分を除去する前プロセスを行うこととす

る。

このような前プロセスを行うことで、排ガスから水分、有害ガス成分を確実に除去することが可能となる。

【0016】

請求項9に記載の発明は、請求項1～8のいずれかに記載の排ガスの処理方法において、LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱により、前記第1または第2のプロセスのうちの少なくともいずれかのプロセスにおける前記排ガスもしくは前記冷却媒体の冷却を行うこととする。

このように第1または第2のプロセスのうちの少なくともいずれかのプロセスにおける前記排ガスもしくは前記冷却媒体の冷却を、LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱を利用して行うことと、冷却のためのエネルギーが節約されることとなる。

【0017】

請求項10に記載の発明は、LNG焚きボイラから排出される排ガスを冷却媒体に流通させて二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより前記排ガスに有害ガス成分として含まれる窒素酸化物を凝縮または固化させて前記排ガスから分離するプロセスを行う第1の装置と、前記排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離するプロセスを行う第2の装置と、を含むこととする。

【0018】

請求項11に記載の発明は、請求項10に記載の排ガスの処理システムにおいて、前記第1の装置により固化された前記二酸化窒素を固液分離装置に導くことにより、前記二酸化窒素に混在する前記冷却媒体を分離する装置を含むこととする。

【0019】

請求項12に記載の発明は、請求項11に記載の排ガスの処理システムにおいて、前記固液分離装置により分離された液体を、前記冷却媒体は気化させるが前記有害ガス成分は気化させない温度に昇温することにより前記冷却媒体を分離する装置を含むこととする。

【0020】

請求項13に記載の発明は、請求項12に記載の排ガスの処理システムにおいて、前記液体から分離される前記冷却媒体を、前記排ガスを流通させる前記冷却媒体として循環させる装置を含むこととする。

【0021】

請求項14に記載の発明は、請求項10～13のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、前記冷却媒体は、ジメチルエーテル、メタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼンのいずれかを含むこととする。

【0022】

請求項15に記載の発明は、請求項10～14のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、前記第1の装置は、前記排ガスに含まれる水分を前記排ガスから分離する装置を含むこととする。

【0023】

請求項16に記載の発明は、請求項10～15のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、前記第2の装置は、固化させた二酸化炭素（ドライアイス）をさらに液化させる装置を含むこととする。

【0024】

請求項17に記載の発明は、請求項10～16のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、前記第1の装置により行われるプロセスの前に、前記排ガスを室温程度に冷却した後に水と熱交換させることにより前記排ガスに含まれる水分、有害ガス成分を除去する前プロセスを行う装置を含むこととする。

【0025】

請求項18に記載の発明は、請求項10～17のいずれかに記載の排ガスの処理システムにおいて、LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱により前記第1または第

2の装置のうちの少なくともいずれかの装置における前記排ガスもしくは前記冷却媒体の冷却を行うこととする。

【発明の効果】

【0026】

本発明によれば、LNG焚きボイラから排出される有害ガス成分を含んだ排ガスから、有害ガス成分を効率よく除去し、かつ、排ガスに含まれる二酸化炭素を効率よく回収することが可能となる。

【発明を実施するための最良の形態】

【0027】

====概略説明====

以下、本発明の一実施例による排ガスの処理システム（以下、排ガス処理システムと称する）について詳細に説明する。

【0028】

図1に本実施例の排ガス処理システムの概略的な構成を示している。本実施例の排ガス処理システムは、発電所や化学プラント等における、LNG焚きボイラ等の排ガス発生源10から排出される窒素酸化物等の有害ガス成分を含んだ排ガスについて、当該排ガスに含まれる水分や有害ガス成分を効率よく除去するとともに、排ガスに含まれる二酸化炭素を効率よく回収するための仕組みを提供するものである。

【0029】

本実施例の排ガス処理システムでは、まず前プロセスとして、排ガス発生源10から排出される、窒素酸化物等の有害ガス成分を含んだ排ガスを、熱交換器11及び凝縮機（コンデンサ）13に収容される工業用水に導入することにより室温程度に冷却する。次に、第1のプロセスとして、室温程度に冷却された排ガスを、脱水塔17において二酸化炭素を固化させない第1の温度に冷却することにより、排ガスに含まれる水分、窒素酸化物を凝縮または固化させて、これらを排ガスから分離する。そして、第2のプロセスとして、水分、窒素酸化物を分離した前記排ガスを、ドライアイスサブリメータ24において前記第1の温度よりもさらに低い第2の温度に冷却することにより、前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離する。

【0030】

ここで上記第1のプロセスにおいて分離された、上記有害ガス成分には、上記冷却媒体が混在しており、排ガスの処理システムを効率よく運用するためには上記冷却媒体は循環させて有效地に利用することが好ましい。そこで本実施例では、冷却媒体及び有害ガス成分の気化温度差を利用する蒸発法により、有害ガス成分から冷却媒体を分離して回収し、回収した冷却媒体を再び冷却媒体として用いることとしている。なお、蒸発法では、加熱のためのエネルギーが必要であるが、冷却媒体として沸点の低いものを採用することによって、前記のエネルギーを低減させることができる。

【0031】

排ガスに含まれる二酸化炭素を第2のプロセスにおいて効率よく回収するためには、水分や有害ガス成分を凝縮もしくは固化させる際に、二酸化炭素が凝縮又は固化してしまわないようにすることが必要である。ここで二酸化炭素は-78.5℃以下で気相から固相に直接凝固してドライアイスとなる。そこで二酸化炭素を固化させてしまわないように、冷却媒体の温度は-78.5℃よりも高温とする。

【0032】

上記第1のプロセスにおいて、上記冷却媒体としては、凝縮又は固化した有害ガス成分から冷却媒体を分離するためには、有害ガス成分を凝縮又は固化させる温度においても冷却媒体自身が固化してしまわない性質であることが要求される。また有害ガス成分を効率よく凝縮または固化させるべく、冷却媒体としては、有害ガス成分を吸収しやすい性質であることが要求される。さらに、排ガスに含まれる二酸化炭素を効率よく上記第2のプロセスで回収するためには、上記冷却媒体としては、二酸化炭素が溶けにくい性質であることが要求される。

【0033】

これらの要求を満たす具体的な冷却媒体としては、ジメチルエーテル（以下、DMEと称する）（凝固点：-141.5℃、沸点：-24.9℃）があげられる。なお、DME以外の物質についても、上述した上記冷却媒体としての上記の各要求を満たせば、上記冷却媒体として用いることができる。例えば、無機塩類（塩化ナトリウム、塩化カリウム等）、臭素化合物（臭化リチウム、臭化プロム等）、エーテル類（ジメチルエーテル、メチルエーテル等）、アルコール類（メタノール、エタノール等）、シリコンオイル類、パラフィン系炭化水素（プロパン、正ブタン等）、オレフィン系炭化水素等、上記の各要求を満たす物質であれば、上記冷却媒体として用いることができる。具体的にはメタノール、エタノール、トルエン、エチルベンゼン等を上記冷却媒体として用いることができる。上記冷却媒体から、凝縮もしくは固化した有害ガス成分を分離するためには、冷却媒体となる物質と有害ガス成分との沸点の差が大きい方が有利である。このような観点からは、上記冷媒としては、エーテル類、アルコール類が好適である。

【0034】

図2は二酸化炭素濃度が10%の模擬ガスをDMEに流通させた場合における、模擬ガス中の二酸化炭素の濃度変化の測定結果を示している。この図に示すように、模擬ガス中の二酸化炭素の濃度は、模擬ガスのDMEへの流通開始時は模擬ガスがDMEに溶け込むために一時的に低下するが、その後は時間とともに次第にDMEに流通させる前の濃度（10%）に近づいている。これはDME中の二酸化炭素が飽和状態となると、それ以上DME中に二酸化炭素が溶けにくくなるからであると考えられる。また、DMEが窒素酸化物等の有害ガス成分を吸収しやすいことを確認するために、本発明者らは、有害ガス成分を含んだ模擬ガス（二酸化窒素：60ppm、二酸化硫黄：80ppm、アンモニア：10ppm）をDME中に流通させた。その結果、模擬ガスのDMEへの流通開始後、1時間ほどで模擬ガス中の有害ガス成分は全て1ppm以下となることが確認された。

【0035】**====詳細説明=====**

次に、本実施例の排ガスの処理システムの具体的な仕組みについて詳述する。まず前プロセスにおいて、LNG焚きボイラ等の排ガス発生源10から排出される窒素酸化物等の有害ガス成分を含んだ排ガスが熱交換器11に導入される。熱交換器11には、海水ポンプ12によって供給される海水（25℃）、及び、冷凍機40から循環されるエチレンギリコール等の冷媒が導かれている。排ガス発生源10から導かれる排ガス（55℃）は、熱交換器11を通過することにより、これら海水や冷媒によって室温程度に冷却される。

【0036】

熱交換器11において、室温程度に冷却された排ガスは、次に、凝縮器（コンデンサ）13へと導かれる。凝縮器13に導かれた排ガスは、当該凝縮器13に収容されている工業用水に導入される。これにより当該排ガスに含まれている水分、有害ガス成分、煤塵等が除去される。排ガスから除去された水分、有害ガス成分、煤塵等を含んだ凝縮水は、一旦、排水槽14に貯留された後、排水ポンプ15により排水処理装置50へと導かれる。凝縮器13を通過した後の排ガスは、排ガスファン16によって次に脱水塔17へと導かれる。なお、凝縮器13において工業用水と熱交換されることにより、排ガスは室温程度から5℃に冷却される。

【0037】

脱水塔17では、排ガスについて更に脱水（除湿）及び有害ガス成分の除去が行われる。なお、排ガスに含まれる水分が脱水されることで、後に排ガスに含まれる二酸化炭素の回収を効率よく行うことができる。

【0038】

脱水塔17において、排ガスは脱水塔17の下方側から導入される。脱水塔17に導入された排ガス（5℃）は、脱水塔17内に排ガスを冷却するための冷却媒体として満たされているDME（例えば、-90℃）に、バブリング方式により流通される。なお、脱水塔17に導入された排ガスは、DMEと熱交換することにより-78℃に冷却される。

【0039】

ここで -78°C では、排ガス中の水分や有害ガス成分（二酸化窒素（融点： -9°C 、沸点： 21°C ）については凝縮もしくは固化させるが、二酸化炭素（凝固点（昇華点）： -78.5°C ）については凝固させない温度である。従って、脱水塔17にて排ガスをDMEに流通させることにより、水分、二酸化窒素は凝縮または固化して排ガスから分離されるが、二酸化炭素は気体のまま排ガス中に残留することになる。なお、脱水塔17の上方に浮上してくる二酸化炭素を含んだ排ガス（ -80°C ）については、リバーシブル熱交換器23へと導かれる。

【0040】

脱水塔17内のDMEは、DME冷却塔18から循環的に供給されている。DMEはDME冷却塔18で冷却される。DME冷却塔18には、冷凍／熱交換器44において冷却された冷媒（液体窒素）が、循環ポンプ19により循環されており、DMEは、前記冷媒との間の熱交換により冷却される。

【0041】

脱水塔17において排ガスを流通させたことにより、凝縮または固化した水分及び有害ガス成分を含むこととなったDMEは、次に固液分離装置22へと導かれる。なお、この状態でDMEと、水分及び有害ガス成分の固化物は、シャーベット状態（スラリー）になっている。固液分離装置22では、DMEと、当該DMEに含まれる固化物とが分離される。固液分離装置22により分離された後のDMEは、当該DMEを再利用するために、次にDME分離塔20へと導かれる。なお、DME分離塔20へと導かれるDME中には、水分及び有害ガス成分が幾分残留している。

【0042】

脱水塔17からDME分離塔20に導かれたDMEは、海水と間接的に熱交換されて 5°C に昇温される。ここで 5°C では、水分及び有害ガス成分については液体または固体であるが、DME（凝固点： -141.5°C 、沸点： -24.9°C ）は気体である。このため、DMEは気体となってDME分離塔20の上方に浮上し、これによりDMEは他の成分と分離される。DME分離塔20の上方に浮上してくるDMEは、DME分離塔20の上方から回収されてDME冷却塔18へと導かれて、再び脱水塔17へと循環的に導かれる。このようにして、DMEは循環的に再利用されることとなる。また冷却媒体としてのDMEが循環的に再利用されることで、本実施例の排ガス処理システムは、系全体として冷却媒体が効率よく利用されて運用されることになる。一方、DME分離塔20内に残留した、液体または固体の水分及び有害ガス成分は、排水処理装置50へと導かれる。

【0043】

リバーシブル熱交換器23に導かれた排ガス（ -80°C ）は、リバーシブル熱交換器23において、後述するサイクロン25から導かれる -135°C の排ガスとの熱交換により冷却された後、ドライアイスサブリメータ24に導かれる。ドライアイスサブリメータ24に導かれた排ガスは、ドライアイスサブリメータ24内に冷凍／熱交換器40を通って循環されている冷媒（液体窒素）（ -145°C ）と間接的に熱交換されて、 -135°C に冷却される。ここで -135°C において、排ガス中に含まれる二酸化炭素（凝固点（昇華点）： -78.5°C ）は固体（ドライアイス）となる。

【0044】

ドライアイスサブリメータ24において生成されたドライアイスは、次に、サイクロン25へと導かれる。サイクロン25では、ドライアイスと排ガスとが分離される。ここで分離された排ガス（ -135°C ）は、上述したようにリバーシブル熱交換器23に導かれて冷媒として機能する。このようにドライアイスサブリメータ24で冷却された排ガスをリバーシブル熱交換器23において冷媒として機能させることで、本実施例の排ガス処理システムでは、冷却のために必要となる系全体としてのエネルギー消費量が抑えられ、効率的な処理が実現されることとなる。なお、リバーシブル熱交換器23において冷媒として利用された排ガスは、熱交換器11へと導かれる。そして、排ガスは、熱交換器11において再び冷媒として利用された後、煙突51から系外へと排出される。なお、排ガスの

大気への放出については、系内での排ガスの蓄積を緩和するために一部を系外に逃がすものである。従って、大気放出される排ガス中の二酸化炭素の濃度は非常に低いものとなる。

【0045】

サイクロン25にて分離されたドライアイスは、次にドライアイス溶融機26へと導かれる。ドライアイス溶融機26では、ドライアイスは加圧により液化される。このようにドライアイスを液化するのは、二酸化炭素の貯留性や運搬性を良くし、かつ、取り扱いやすくするためである。なお、大量に生成されるドライアイスを効率よく液化するために、ドライアイス溶融機26としては、例えば、特開2000-317302号公報等に開示されるスクリュー型押出機構によるもの等が用いられる。液化された二酸化炭素は、液化炭酸貯槽27に貯留されて液化炭酸として多目的に利用される。

【0046】

ところで、上述した冷凍／熱交換器44では、LNG60の気化熱を利用して、熱交換器11に循環されるエチレンジリコールや、DME冷却塔18、ドライアイスサブリメータ24などに循環される液体窒素等の冷媒を冷却する。例えば、LNGをガス燃料として用いている発電所において、LNGは-150°C～-165°Cの液体の状態で輸送されてLNGタンク等に貯留される。ここでLNGをガス燃料として使用する際には、大気や海水から気化熱を得て昇温させて気化するが、冷凍／熱交換器44は、この際の気化熱を利用してエチレンジリコールや液体窒素等の冷媒を冷却している。つまり、排ガスもしくは冷却媒体は、LNGをガス燃料として用いた場合に生じる気化熱を利用して冷却されている。なお、LNGの気化熱を利用して排ガスに含まれる二酸化炭素を固化・分離する技術については、例えば、特開平8-12314号公報等に記載されている。

【0047】

以上に説明したように、本実施例の排ガス処理システムにあっては、LNG焚きボイラ等から排出される、窒素酸化物等の有害ガス成分を含んだ排ガスについて、当該排ガスに含まれる水分や有害ガス成分を効率よく除去することができる。また、このように水分や有害ガス成分を効率よく除去しつつ、排ガスに含まれる二酸化炭素を効率よく回収することができる。

【0048】

なお、以上の説明では、排ガスからの除去対象となる有害ガス成分が、二酸化窒素である場合について説明したが、例えば、一酸化炭素、一酸化窒素等の他の窒素酸化物(NO_x)、フッ化水素などのハロゲン化合物等、他の有害ガス成分についても、上記の冷却媒体を適切に選択することによって、本実施例と同様の仕組みを適用することができる。すなわち、これら以外の種類の有害ガスを含む排ガスを冷却媒体に流通させて第1の温度に冷却することにより排ガスに含まれる有害ガス成分を凝縮または固化させて排ガスから分離し、排ガスを前記第1の温度よりも低い第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離するという、排ガスの処理システムを実現することができる。

【0049】

以上の説明は本発明の理解を容易にするためのものであり、本発明を限定するものではない。本発明はその趣旨を逸脱することなく変更、改良され得ると共に本発明にはその等価物が含まれることは勿論である。

【図面の簡単な説明】

【0050】

【図1】本発明の一実施例による排ガス処理システムの概略的な構成を示す図である。

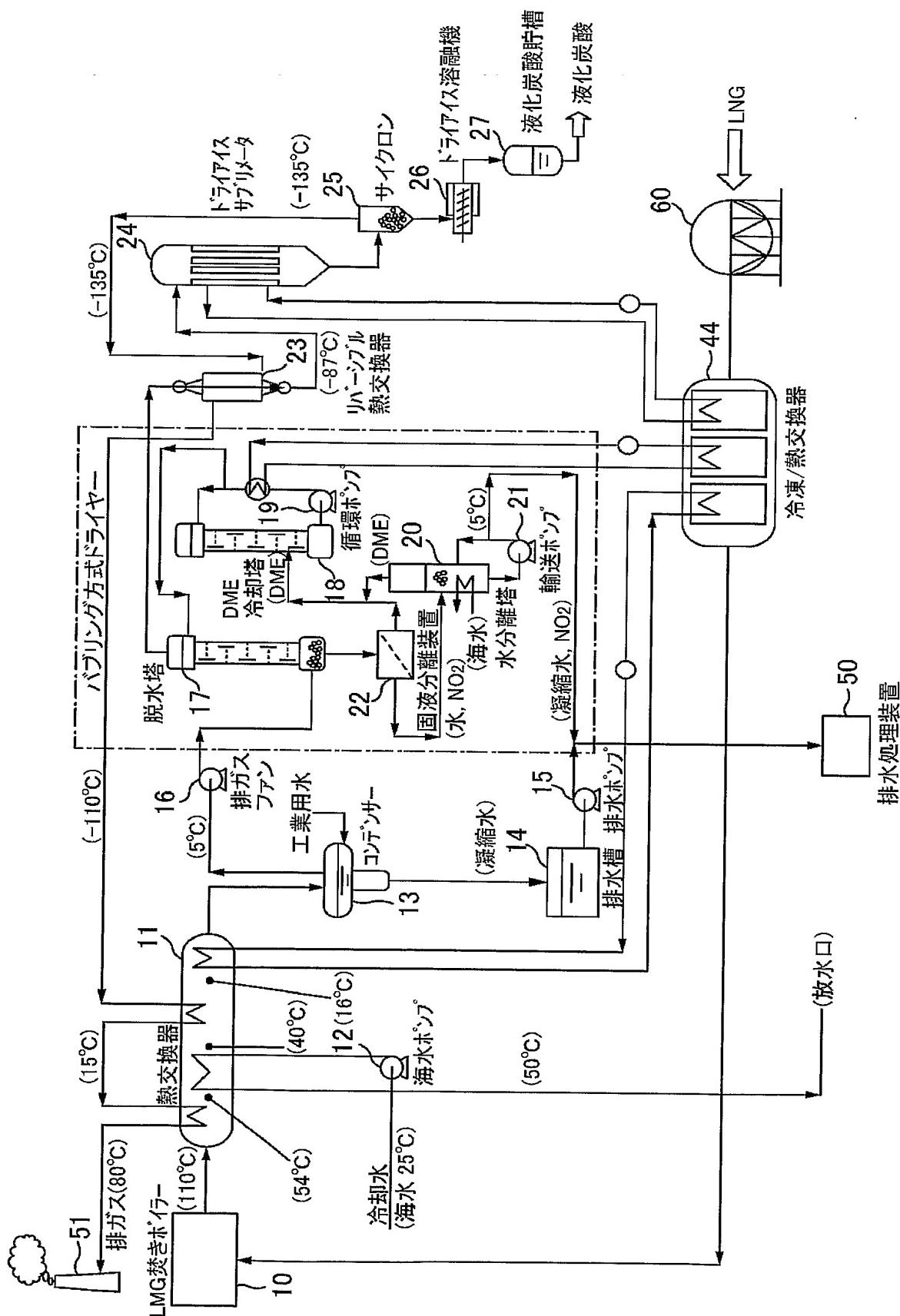
【図2】本発明の一実施例による二酸化硫黄濃度が80 ppmの模擬ガスをDME中に流通させた場合における模擬ガス中二酸化硫黄の濃度変化の測定結果を示す図である。

【符号の説明】

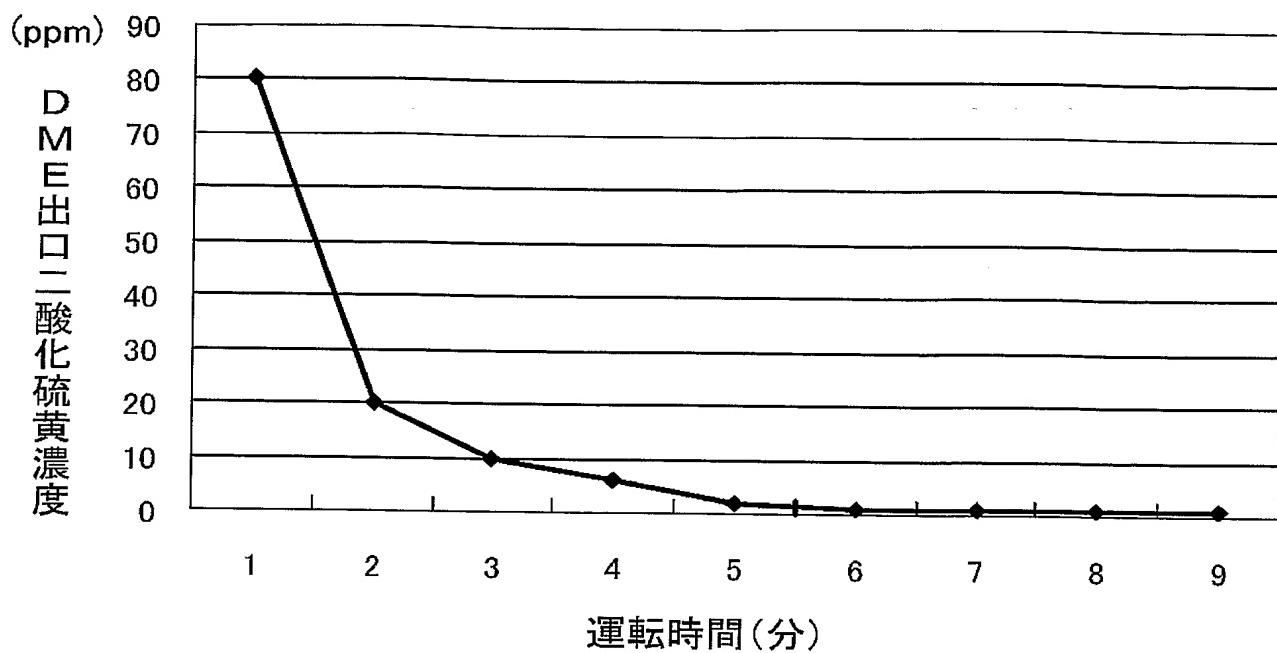
【0051】

- 1 0 排ガス発生源
- 1 1 热交換器
- 1 3 凝縮器（コンデンサ）
- 1 4 排水槽
- 1 7 脱水塔
- 1 8 DME冷却塔
- 2 0 DME分離塔
- 2 2 固液分離装置
- 2 3 リバーシブル热交換機
- 2 4 ドライアイスサブリメータ
- 2 5 サイクロン
- 2 6 ドライアイス溶融機
- 2 7 液化炭酸貯槽
- 4 4 冷凍／热交換器
- 5 0 排水処理装置
- 5 1 煙突

【書類名】 図面
【図 1】



【図2】



【書類名】要約書

【要約】

【課題】LNG焚きボイラから排出される排ガスから、有害ガス成分を効率よく除去し、かつ、二酸化炭素を効率よく回収する。

【解決手段】LNG焚きボイラから排出される排ガスを冷却媒体に流通させて、二酸化炭素を固化させないが二酸化窒素を凝縮または固化させる第1の温度に冷却することにより前記排ガスに有害ガス成分として含まれる窒素酸化物を凝縮または固化させて前記排ガスから分離し、前記排ガスを二酸化炭素を固化させる第2の温度に冷却することにより前記排ガスに含まれる二酸化炭素を固化させて前記排ガスから分離するようとする。

【選択図】 図1

特願 2004-057604

出願人履歴情報

識別番号 [000211307]

1. 変更年月日 1990年 8月27日

[変更理由] 新規登録

住所 広島県広島市中区小町4番33号
氏名 中国電力株式会社

特願 2004-057604

出願人履歴情報

識別番号 [000006208]

1. 変更年月日 2003年 5月 6日

[変更理由] 住所変更

住 所 東京都港区港南二丁目16番5号
氏 名 三菱重工業株式会社